PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

51-117193

(43) Date of publication of application: 15.10.1976

(51)Int.Cl.

C01B 5/00 // G21F 9/02

(21)Application number: 50-041275

(71)Applicant: HITACHI LTD

(22) Date of filing:

07.04.1975

(72)Inventor: GOTO HIROSHI

HORIUCHI TETSUO

(54) RECOMBINATOR

(57) Abstract:

PURPOSE: To make it possible to increse the treatment capacity by changing the recycle gas flow rate according to the oxygen content of inlet of the reactor, in the recombinator for the containment of nuclear power reactors where the concentration of hydrogen and oxygen are not constant.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2000 Japan Patent Office



(2, Ó00ff).

特 許 *顕* ⁵

昭和 50年 4月7

特許庁長官 殿

発明の名称 賞智含器

発 明 者

東京都千代田区九〇内一丁目5番1号

株式会社 日立製作所内

7 後藤

(12.0·] :

特許出願人

東京都千代田区丸の内一丁目5番1号

3、 \$ (510) 株式会社 日 立 製 作 所

化表常吉 山 博

代理·人

M 所 東京都千代田区丸の内一丁目5番 サランド 株式会社 日 立 製 作 所 内

電話東京 270-2111 (大代表)

氏 名 (6189)弁理士高 橋 明



19 日本国特許庁

公開特許公報

①特開昭 51-117193

43公開日 昭51. (1976) 10 15

②特願昭 50-41275

②出願日 昭50.(1975)4.7

審査請求 未諳求

(全4頁)

庁内整理番号

2121 41 7158 4A

120日本分類

18 F/1

(1) Int.Cl? Co/B 6/00/1 G2/F P/02

明 細 誊

発明の名称 再結合器

特許請求の範囲

反応前後の温度差を検知する手段と、その検知 した値に応じて処理すべき混合ガスの吸込み量を 調節する手段と、反応器入口の酸素含有量に応じ て再循環ガス硫量を変える手段を具備した再結合 器。

発明の詳細な説明

本発明は、対体中に含まれる水器と酸器を結合 させる再結合器に係り、特に水器と酸器の農産が 一定でない原子力発電所の格納容器用として用い るに好適な再結合器に関する。

再結合器には、水素と酸素の反応に触媒を使用 する触媒方式と触媒を使用しない加熱方式とがあるが、従来の再結合器にはいずれの方式のものに も反応量によつて処理気体の流量を制御する装置 を備えていなかつた。従つて、水素または酸素の 優度が変化しても常に一定の酸素と水素を反応さ せることができず、農成が低くなれば反応量も被 少することになる。この場合、酸素と水素のある 1
一定電以上を常に反応させて気体から収り除こうとする場合、気体中の水変または酸素の優度が最も低いときの流量を処埋流量としなければならないが、水素および酸素の優度が高くなつてくると、 5
反応熱によつて反応容器濃度が上昇し、材料の耐熱温度を超過するので、水素および酸素の最大優度を想定して再結合器の容量を大きくしたり設置台数を多くしたりしなければならない。

成来例として、再循環ループを有する加熱式再結合器を第1卤に示す。第1卤にかいて、 4 は 3 体入口配管、 7 は流量 液出糸 9 から制御線 1 5 を 池して送られて来る流量信号で3 体の吸込み母を一定に保つ流量調節弁、 1 は 気体を 反応容器 2 に 導入するためのファン、 3 は 反応容器 2 からの高 は 入口配管 4 からの気体を 薄めるために設けられる再循環配管、 8 は 流量 検出糸 1 0 から 制御線 1 6 を 適して送られて来るトータルの気体 流量に 1 5 反応容器 2 内に 導入される 3 体流量を 一定に

すべく再循環施等を変える施量調節弁、12は気体予熱用ヒータ、11は反応容器の温度検出系13から制御練17を通して送られて来る温度信号によつてヒータ12の加熱温度を変えるヒータ制御糸である。

水素および酸素を含んだ気体は、入口配管4から 成量調整弁7、成量検出系9を通過して再循環配 管6からの水素および酸素機度の少ない反応後の 気体と合成し、成量検出系10、ポンプ1を通り、 ヒータ12で予熱されて反応容器2で反応し、冷 却器3で冷却後、出口配管5と再循環配管6に分 かれて流れる。

この再結合器において、例をば反応容器2の耐熱設計上、反応容器2内で酸素器度2 5までの気体の反応させないとしたとき、人口配管4からの気体の酸素器度管6を通して反応を予想される場合、再循環配管6を通して反応をの気体を導入気体に混合し、酸素器度を2 5倍に滞めて2 5まで下げる必要があり、一定の流量を反応を器に送るこの方式では、前記のような最大器度

を考慮した大量の反応後の気体を常に再循環させなければならないことになり、前配したように、ファンしなよび反応容益2等を大容量のものとしなければならず、効率が悪いという欠点があつた。

本発明の目的は、上配従来技術の欠点を無くし、 5 効率よく稼動し、 3 備を小型かつ安価とすること のできる再結合器を提供することにある。

本発明は、反応容器内への導入気体の酸素、水素、農産の関数として表わし待る反応容器内の反応熱による温度上昇を検出し、その検出値により吸込み流量と再循環流量との比を変えるように構成し、これによつて効率のよい稼動ができるようにしたものである。

第2図本発明の一実施例を示す。この実施例では、反応容器2の入口にかける気体温度を検出す /15 る温度検出系18の出力信号と反応容器出口の温度検出系13からの信号を比較して飛費調整弁7を割割する20はその制御線温度急検出系19とを、第1図の従来の再結合器に加え、第1図の流量検出系9を除去したもの 20

であり、他の機器の構成と動作は第1図のものと 同様である。

との構成において、反応容器2の中を通る気体 の旅費は、旅量検出糸10で検出され、この検出 信号により再循環配管 6 の流量調整弁 8 の開度を 制御して常に一定のトータル流量が流れるように する。また反応容器2の中の温度は、出口側の温 **渡検出系13で検出し、この検出値でヒータ12** の加熱温度を制御して反応容器内温度がお時一定 (明もは700℃)となるようにする。従つて、 例そば反応容器 2 内で全く反応が起つていないと きは、温度検出系13と温度検出系18は同温度 (700℃)を検出することになる。 すなわちゃ - 8.12の加熱温度を上げることになる。また、 酸素農ぼと反応による温度 上昇との関係は、ファ ン1の流量に係らず、第3回に示すように、反応 酸素量1分あたり約300℃の温度上昇となるこ とが判つているので、例もは気体中の酸素濃度が 2 多であれば反応容器 2 内で約 6 0 0 で温度が上 昇することになり、この場合はヒータ12の加熱

温度が下がつて温度 食出系 1 8 は 約 1 0 0 ℃を検出することになる。

従つて福度差検出系19の検出信号は、 等価的に 反応酸素量を検出していることになり、 その検出 値によつて吸込み流量を流量調整弁7を制御する ことによつて調整すれば、 吸込み流量と再循環流 量との比が調整でき反応酸素量を制御できること になる。

気体の酸素濃度は2%になるように自動的に調整 されることになる。逆に入口配管4からの吸込み 気体の酸素機度が減少すれば、温度差検出系19 によつて検出される温度差が減少し、流量調整弁 7の開度が大きくなり、再循環系の流量調整弁8 の開度が小さくなつて再循環流量が減少する。そ して、もし吸込み気体の酸素機度が2多以下であ れば再循環の必要はないので再循環流量をゼロと する。

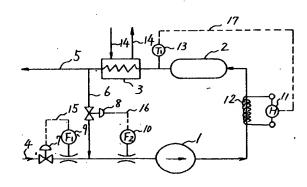
従来技術では最大酸素濃度を想定して弁開度(す なわち硫晶)を決めており、最大酸素機度を5% とし、許容酸素優度を2男とした場合、第4図に 示すように吸込み流量と再循環流量との比は 1: 15と設計として不要なまでの再循環流量を循環 させていたが、本発明により入口配貸での酸素の 度に応じて適切な吸込み流量と再循環流量を与え ることができることになり、通常時の処理流費の 増大が可能となる。

とのように本発明によれば、効率のよい再結合 器が実現でき、設備を小型かつ安価とすることが できる。 図面の簡単な説明

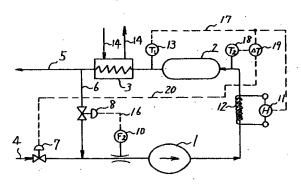
第1図は従来の再結合器の一例を示す系統図、 第2図本発明による再結合器の一実施例を示す 系統 凶、第3図は反応による上昇温度と酸素反 応費との関係を示す例、第4図は本発明による 再結合器の動作の一例を説明する図である。

1	フア ン
2	反応容器
3	冷却器
4	入口配管
5	出口配管
6	再循環配管
7 . 8	流 暈 調 整 弁
1 0	流量検出系
1.1	·ヒータ制 御系
1 2	୯ − ୬
1,3,18	温度検出系
1 9	温度善检出系

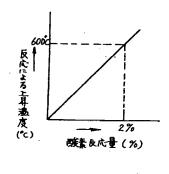
2



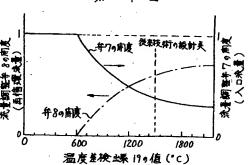
2 🗵 第



笫 3 **2**



2



添附書類の目録

前記以外の発明者、特許出願人または代理人

明 者

東京都千代田グラスの内一 『目5番1号 株式会社 『1立製作所内

堀 内 哲 男